#### FUEL REFORMING APPARATUS

Publication number: JP2000063105 (A)

Publication date: 2000-02-29

Inventor(s): TACHIHARA TAKAHIRO; KOTANI YASUNORI; MATSUDA KAZUTO; IZEKI EIJI

Applicant(s): HONDA MOTOR CO LTD
Classification:

- international:

C01B3/38; H01M8/06; C01B3/00; H01M8/06; (IPC1-7): C01B3/38; H01M8/06

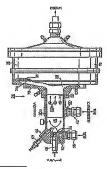
- European:

Application number: JP19980228423 19980812

Priority number(s): JP19980228423 19980812

# Abstract of JP 2000063105 (A)

PROBLEM TO BE SQLVED. To provide a fuel reforming apparatus capable of corresponding to load variation of fuel cell in good responsiveness and effectively simplify the constitution. SQLUTION: This reformer 25 is equipped with a reforming a reformer and the second of the reforming capable of the second of the reforming capable of the reforming capable of the reforming chamber 35 and directly feeding combustion gets for healing to the reforming capable yet 73 in fasting chamber 36 and directly feeding combustion gets for healing to the reforming capable yet 73 in fasting in the reforming capable yet 73 in fasting in the reforming capable yet 73 in fasting in the reforming capable yet 73 in fasting the property of the property



Deta supplied from the esp@cenet database - Worldwide

# (19)日本国特許庁 (JP) (12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公則番号 特開2000-63105 (P2000-63105A)

(43)公開日 平成12年2月29日(2000.2.29)

(51) Int.Cl.7		識別記号	Ρĭ	デーマコート* (参考)
COIB	3/38	isotrania.	C 0 1 B 3/38	4 G 0 4 0
H01M	8/06		HO1M 8/06	G 5H027

## 審査請求 未請求 請求項の数6 OL (全 11 頁)

(21)出願番号	特願平10-228423	(71)出顧人	
			本田技研工業株式会社
(22)出願日	平成10年8月12日(1998.8.12)		東京都港区南青山二丁目1番1号
		(72)発明者	立原 隆宏
			埼玉県和光市中央1-4-1 株式会社本
			田技術研究所内
		(72)発明者	小谷 保紀
			埼玉県和光市中央1-4-1 株式会社本
			田技術研究所内
		(74)代理人	100077665
			弁理士 千葉 剛宏 (外1名)
		1	

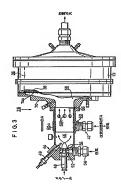
最終頁に続く

# (54) 【発明の名称】 燃料改質装置

# (57)【要約】

【課題】燃料電池の負荷変動に応答性よく対応すること ができるとともに、構成を有効に簡素化することを可能 にする。

【解決手段】改質器26は、改質触媒層38が配置され る改質室36と、この改質触媒層38の上流側に配置さ れ、前記改質室36に連通する燃焼室46内で燃焼を行 って始動時に該改質触媒層38に加温用燃焼ガスを直接 供給するための始動用燃焼機構44とを備える。この燃 焼機構44は、改質室36内に霧化された改質用燃料を 供給可能なインジェクタ48を備えている。



#### 【特許請求の範囲】

【請求項1】炭化水素を含む改質用燃料を改質すること により、水素を含む改質ガスを生成する燃料改質装置で あって.

### 改質触媒部が配置される改質室と、

前記改質触媒部の上流側に配置され、前記改質室に連連 する燃焼室内で燃焼を行って前記燃料改質装置の始動時 に該改質触媒部に加温用燃焼ガスを直接供給するための 始動用燃焼機構と

#### を備えるとともに、

前記始動用燃焼機構は、前記改質室内に霧化された前記 改質用燃料を供給可能な噴霧ノズルを備えることを特徴 とする燃料改質装置。

【請求項2】請求項1記載の燃料改質装置において、前 記炭化水素を供給する炭化水素経路と、前記炭化水素お よび水が混合された水溶液を供給する水溶液経路とを、 前記噴霧ノズルに選択的に連通自在な切り換えバルブを 備えることを特徴とする燃料な質装置、

【請求項3】請求項1または2記載の燃料改質装置において、前記改質用燃料に水蒸気を混合して前記改質室に 供給するための蒸発器と、

前記蒸発器内に、または前記燃焼器の近傍に蒸発用燃焼 熱を供給する燃焼器と、

前記燃焼器に装着され、該燃焼器内に霧化された燃料を直接供給する喘霧ノズルと、

#### を備えることを特徴とする燃料改質装置。

【請求項4】請求項1または2記載の燃料改質装置において、前記改質用燃料に水蒸気を混合させて前記改質室に供給するための蒸発器と、

前記蒸発器に装着され、該蒸発器内に前記改質用燃料を 直接供給するインジェクタと、

を備えることを特徴とする燃料改質装置。

【請求項5】炭化水素を含む改質用燃料を改質すること により、水素を含む改質ガスを生成する燃料改質装置で あって、

#### 改質触媒部が配置される改質室と、

前記改質用燃料に水蒸気を混合させて前記改質室に供給 するための蒸発器と、

前記蒸発器に蒸発用燃焼熱を供給する燃焼器と、

前記燃焼器に装着され、該燃焼器内に霧化された燃料を 直接供給する暗霧ノズルと、

を備えることを特徴とする燃料改質装置。

【請求項6】請求項5記載の燃料改質装置において、前 記案発器に装着され、該案発器内に前記改質用燃料を直 接供給するインジェクタを備えることを特徴とする燃料 改質差額

#### 【発明の詳細な説明】

#### [0001]

【発明の属する技術分野】本発明は、炭化水素を含む改 質用燃料を改質することにより、水素を含む改質ガスを

#### 生成する燃料改質装置に関する。

### [0002]

【従来の技術】電解質、例えば、固体高分子電解質膜を 挟んでアノード側電極とカソード側電極とを対談した燃 料電池セルを、セパレータによって挟持して複数積層す ることにより構成された燃料電池スタックが開発され、 種々の用途に実用化されつつかる。

【0003】この難の燃料電池スタックは、炭化小素、 解えば、メタノール水溶液の水素の気吹雪によりを止意され た水素を含む改質ガス(燃料ガス)をアノード側電施に 候給するともに、酸化型ガス(空気)をカソード側電 能に実験するとともにより、前部ボ素ガスがイオン化して 固体高分子低層環胞内を設計、これにより燃料電池の外 部に電気エネルギが得られよも、12 情報を計 につの4】上型のような燃料電池システムは、図13 に示すように、メタノールウンク11まだがメタンク2か も供給されるメタールルよどがの過去後を水疾を化さ せる薬売路3と、この薬売路3に燃燃熱を供給する触鍼 能旋器4と、前配薬売器3からメタノールもよび水薬 が導入されてのメタノールを改質する改質部5と、前 配改業器5で生成された水素ガスを含む改質ガンと脱化 耐力ズである変更とが供給される機能関池とタンタ6と

を備えている。
[0005]ところで、上肌の燃料電池システムでは、燃料電池スタック6の負荷(出力)が増加する際に蒸発器3で蒸発させるメタノール水溶液(改資用燃料)を増盤をする必要がある。しかしながら、蒸発器3が終める。しかしながら、蒸発器3が終める。しかしなが、、素料電池スタック6の遮底状態によって決まっており、この触波燃焼料ががかかってしまう。これにより、負荷変動に対応して所定量のメタノール水溶液を蒸洗させることができず、負荷変動に対する路管性が駆けらいり間膨があり

【0006】 そこで、何えば、特票昭64-59778 号公報に開示されているように、燃料率池と触避熱焼割 との間に配管した排出空気ラインの途上に、外部より管 内の排出空気流中に助燃燃料を液状のまま注入する助燃 燃料保持手段を設けた燃料で進設・備か知られている。こ 成果共統では、メタノール改管を行っていると呼ば 料不足が生じた際、助燃燃料を配管がに注入し触緩燃焼 器で燃烧させてこの燃料不足を補うように動作するもの である。

#### [0007]

【発明が解決しようとする課題】しかしながら、上記の 能来技術では、実施上、150℃~200℃の遺態の排 世空気海中にメタノール (沸点が65℃)を液状のまま 注入するため、この排出空気の温度が下がった場合や熱 量が大幅に不足してメタノールを大量に注入した場合 に、配管内に注入された全てのメタノールが源光像状化し むれないさそれがある。これにより、メタノールの一部 が液体のまま存在して必要な熱量を瞬時に得ることができないという問題や、あるいは、メタノールが液体のまま触媒燃焼器に入ってしまい触媒の温度コントロールが 困難になるという問題が始着されている。

【0008】本発明はこの種の問題を解決するものであり、負荷変動時に必要な量の改質用燃料を瞬時に改質室 に供給することができ、しかも構成を簡素化することが 可能な燃料改質装置を提供することを目的とする。 【0009】

(顕超を解決するための手段) 本等別に係る燃料や質整 置では、改質機媒部が配置される改章に主連当を検 室内で燃焼を行って前記改質性媒部に加熱用燃焼ガスを 直接体結する始動用燃焼機制が、前記改資温に悪化され た改資用機料を特可能な環境、7ルを備えている。 のため、明霧ノスルから必宜塩内に燃化化された燃料が 収露されて改質用燃料が開業され、特に負荷増加時に必 要な虚の前記改質用燃料を耐力、特に負荷増加時に必 要な虚の前記改質用燃料を明かに供給することかでき る。これにより、簡単な構成で、所図の量の改質ガスを 確実かつ込強に失ぬするととが可能になる。

【0010】ここで、噴霧ノズルには、切り換えバルブを介して炭化水素の供給と、前記炭化水素および水の混合液の供給とが選択的に行われる。

[0011] また、蒸売器に燃焼熱・供給する燃焼器に は、卵脂燃焼料に銀化された燃料を供給する燃焼器に えいが直接、あるいは、近境して設けられている。このた め、環第ンズルから燃焼料には他化された燃料が広角 度で開始され、受無面積の坂北おびた低熱間が広角 度で開始され、受無面積の坂北おびた低熱間前が出た 図られる。従って、燃料を間時に蒸発を化させることが でき、熱量不足を迅速に回避することが可能になる。特 に、環第ンズルを燃焼器と認着してこの燃焼器がに等化 された燃料を拡接性格することにより、熱量不足を一層 レスポンスよく指すことが可能になる。4

[0012] さらにまた、薬売器には、この薬売器のな 近質用総料を重整体計するためのインジェククが整合さ れている。これにより、燃料電池の負荷変動に対し、高 精度な流量制料を一つのインジェククで用剤に行うこと ができ、構成の相索化が容易に図られる。しかも、イン ジェクタは、改質用燃料を微能化させて広い角度で噴射 することができるため、変熱画積および伝熱画積が大き くなる。従って、改質用燃料を急速に蒸発気化させるこ とができ、負荷変動に対してレスポンスよく対応することができ、負荷変動に対してレスポンスよく対応すること とが間になるため

#### [0013]

【発明の実施の形態】図1は、本発明の第1の実施形態 に係る燃料改質装置10を組み込む燃料電池システム1 2の解解構成説明図である。燃料電池システム12、 炭化水素を合む改質用燃料を改質することにより水素が スを生取さる本実施形態に係る燃料砂質装置10と、こ の燃料改質装置10から改質ガスが供給されるととも に、静々新ガストルで等なが供給され。前記砂板ガス中 の水素と前記空気中の酸素とにより発電を行う燃料電池 スタック14とを備える。炭化水素としては、メタノー ル、天然ガスまたはメタン等が使用可能である。

【0014】整邦で質繁重10は、族化水素、例えば、 メタノールを指電するメタノールタンク16と、幾何症 連12から排出される生成水等を貯留する水タンク18 と、前記メタノールタンク16およびが開始がタンク18 から未れぞの形理盤のメタノールがお液を添売させるための藻 発電22と、前記派発器22に表現を表現を表現を表現を表現を表現を表現を表現を表現を表現を表現を表現を表現とない。 がら販売を記るメタノール水溶液を添売させるための藻 発電22と、前記派発器22に表現を表現を表現を表現を が展現24と、前記派発器22から導入される水蒸水が混 在されたメタノール(以下、改質用燃料ガスという)を 改質して水素ガスを含む改剪ガスを生成する改成器26 と、この改質器26から解比される改質ガス中の一般化 炭素管除去するこの除去器28と着よる。

【0015】触媒熱焼器24とCの除去器28とには、空気供給器30からそれぞれ空気が供給されるととも、
で、受賞第26と前記Cの除去器28との間には、改質
ガスの温度を低下させるための無交換器32が配置されている。 薬売器22と改質能26と熱交換器32とCO 除去器28と触媒熱焼器24とは、管体34を介して連 結され、循環距離を構成している(図2参照)、

[0016] 図3に示すように、改質第26は、改質節 36に配置される改質触媒層(改質施媒部) 38と、前 記改質第36にメタノールル溶液、水震気おと砂酸茶 有ガス、例えば、空気を挟制して前記改質触媒層 38で 酸化反応と改度反応を同時に行わせるための供給機構 42と、前記改質触媒層 38に加速用燃焼ガスを直接供する ためかの物動用燃焼精4 42を値よる。

【0017】図2および図3に示すように、燃焼機構4 4は、改質器26にガス流九方向(矢印み方向)の上流 側に対応しかの変態操作38を向心会に設けられてお り、この燃焼機構44は燃焼246に燃料、例えば、メン タノールを供給するための暗器ノズル、例えば、インジ エクタ48と、参ル用アラケであるグローアラケ49と を備える。このインジェクタ48は、燃料経路50をケ レてメタノールタンク16に接続されている(図1参 駅)。

【0018】インジェクタ48の先端側周囲には、図3 に示すように、空気ノズル52が装着され、この空気ノ ズル52は、機械室46に向かって開口する複数の空気 導出口54を設けている。空気ノズル52は、第1空気 経路56を介して空気供給器58(または空気供給器3 り、圧締整み下いる(図1を図)。

【0019】供給機構42は、図2および図3に示すように、燃焼機構44の下流側を配置されており、インジェクタ48の下流側でかつ改質触媒層38の上流側に位置して改質用燃料5次となるな質用燃料ガスと

酸化用はよび希釈用空気とが混合または独立して供給さ れる供給口60を設けている。供給口60は、経路34 aを介して添売器22に連結されるとともに、この経路 34aの池上に設けられたジョイント部62は、例え ば、空気供給器30に第2空気経路64を介して連通し ている。供給日60は、二重型内の盛60aを介して連

数の導入口60トから遊路室66に逃逝する。 【0020] 改質器26は、燃焼室46に逃逝する流路 室66から改質触媒層38に向かって拡隆する円値形状 のガス供給遮路68を形成するディフューザ部70を備 える。ディフューザ部70の拡逐する帰路には、転門 が採めケース72がおといかされており、このケース7

形状のケース 7 2かねし止めされており、このケ 2内に改質触媒層 3 8が装着される。

【0021】図2に示すように、管体34を構成し触線 能効器34と、346のジョイント部88には、三方弁90 が設けられており、この三方弁90は、前辺路834 と燃料電池スタック14とを連当する位置と、誘路路3 4と経路34とと連連する位置とに切り換え自在である。この経路34とは、燃料電池スタック14から 排出される排出成分中の未反応水素ガス等のガスを導入 するための切り触え井92が返置されている。

【0022】このように構成される燃料改質装置10の動作について、以下に説明する。

(10023) 先ず、燃料で質整置10の始動時には、始 動度気モードとして管体34の経路34b、34cが機 料電池スタッ14と部時が限にある。そで、燃焼 構 44を構成する第1空気経路56から空気ノズル52 を介して態焼躍 46に空気が供給され、この燃煙塞46 内に満筋が形成される。この大陸で、グロープライタ が駆動されてこのグロープラグ49の温度が所定温度に なったとき、メタノールタンク16からインジェクタ4 8にメタノールが終めされる。

[0024] メタノールは、インジェクタ48を介して 総競室46内に噴霧されるとともに、このメタノールに 空気による流が作用して、前記メタノールの戦粒化お よび拡散化が図られる。このため、燃焼室46内では、 グロープラグ49の加速仲用下に着火レてメタノールが 競焼し、この機能第46内での承保券が空まれる。

【0025】次いで、第2空気齢路64から各階入口6 りを介して流路塩66に希釈用空気が導入される。徒 って、燃焼塩46で生成される高温の燃焼が入た空気が 混合され、この燃焼が入の温度が調整された状態で、前 記燃料がみが改質塩36に配置されている改質漁業局 記燃に昇端された。さらに、改質蜘蛛局38が所定の 温度に昇温した後、混合器20を介してメタノールおよ び水が所定の混合比に混合されたメタノール水溶液が蒸 発料22に供給される。

【0026】蒸発器22では、触媒燃焼器24の燃焼熱 を介してメタノールが水蒸気と混合し、第2空気経路6 4から送られる空気と混合されて供給機構42を構成す る各導入口60bから改質器26内に供給される一方、 インジェクタ48から燃焼室46内へのメタノールの供 給が停止される。

【0027】蒸売器22から経路34 a に供給された改 質用燃料ガスは、第2空気経路64から噴射される空気 と混合して改賃第26内に称えされた後、ディス・デ 部70側に送られる。このディフューザ部70では、メ タノール水溶液、水蒸気および酸素を含む改質用燃料ガ スが美わん。

【0028】 改質触帳第38では、改質用燃料ガス中のメタノール、水源気および配案によって発熱反仿である 能化反応と吸続反かるも必費にたが同時に行われる。 改質能は用る38を通って生成された公費ガスは、熱 交換器32に導入されて所定の温度に冷却される。次い 、改質ガスは、Cの除去器28に導入されてこの削配 改質ガス中のCのが選択的に反応除去された後、必要に むど下酸燃燃料度24に送られる。そして、改質第26 から実定した改質ガスが生成され始めると、三方弁90 が切り換よられて燃料で

【0029】次に、燃料電池スタック14の負荷変動に 対応して、インジェクタ48を動作させる手順につい て、図4に示すフローチャートに基づいて以下に説明す

【0030】先ず、燃料電池スタック14の負荷増加の 信号が入力されると同時に、目標の出力P1が算出され る (ステップS1)。この目標の出力P1は、図5の (a) に示されるように、負荷増量信号ONの時間T1 から負荷増量終了の時間丁2まで増加した後、一定値を 維持しながら始動用噴射ノズルであるインジェクタ48 からの噴射終了時間T3に至る。目標の出力P1が現在 の出力P2と比較され(ステップS2)、現在の出力P 2が目標出力P1よりも大きければ、インジェクタ48 を駆動する必要がなく、現在の作動状態が継続される。 【0031】一方、目標の出力P1が現在の出力P2よ りも大きければ、必要とされる改質用燃料の流量Q1が 算出される(ステップS3)。この改質用燃料の流量Q 1は、図5の(b)に示されている。さらに、ステップ S4に進んで、現在の運転状態、例えば、温度および流 量から蒸発器22が処理できる最大蒸発流量Q2が算出 される。蒸発器22の最大蒸発流量Q2は、図5の (c) に示されている。

[0032] 次いで、それぞれの流量で1、Q2の比較が行われ(ステッアS5)、この流量 Q2が前記液量 Q おが記憶量 Q おりも大きければ、素発器 Q2が度量 Q1 に受せされる(ステップS6)。一方、活量 Q1 が定量 Q2 に設定されるとともに(ステップS7)、インジェクタ48の

流量、すなわち不足分の改質用燃料の流量(Q1-Q2)が算出される。インジェクタ48の流量(Q1-Q2)は、図5の(d)に示されている。

[0033]インジェクタ48から改質第26 作に所定
の流量(Q1-Q2)に設定されたシタノールが電源さ
れると、このメタノールは、鍵粒化をよて改質第26 内の運転温度である20 0で以上の温度により瞬時に蒸発
気化され、改質競競用38 に供給される。その際、イン
ェクタ48からの帰籍型、すなわた。流量(Q1-Q
2)分の気化潜熱、比熱および改質による吸熱分の熱量を補うため、必要発量が現出される(ステップ59)。
そして、この質とおた熱を生活ンで、改質数26 に
供給される空気の流量Qairが設定される(ステップ
S10)、この空気の流量Qairは、図5の(e)に
示されている。

【0034】このように、第1の実施形態では、幾年電 北スタック14の負荷地加中に、燃焼機格44を構成す るインジェクタ48から変質第26所に不足分のメタノ ールを直接噴霧している。このため、改質器26所で は、微粒化されたメタノール・すなから、近貨用燃料力 スが必要を量だけ間時に供給され、物に負荷金軸の応 答性を有効に向上させることができるという効果が得ら

【0035】図6は、本発明の第2実施形態に係る燃料 改質装置100を組み込む燃料電池システム102の概 略構成脱明図である。なお、第10実施形態に係る燃料 電池システム12と同一の精成要素には同一の参照符号 を付して、その詳細な脱明は省略する。

【0036】この燃料改質装置100は、メタノールタンク16とインジェクタ48とを接続する燃料経路50 の途上に、三方弁等からなる切り換えパルブ104が配 設される。切り換えパルブ104には、混合器20から 水溶液経路106が修練されている。

【0037】このように構成される燃料改質装置100 の動作について、図7に示すフローチャートに基づいて 以下に説明する。なお、第10実施形態に係る燃料改質 装置10の動作と同様の動作については、概略的に説明 する。

【0038】先生、燃焼電池スタック14の貨荷増加の 係号が入力されると、目標の出力P1と現在の出力P2 とが比較された後、流量Q1とQ流量2との比較が行われる(ステップS15)こで、流 板2の対容量Q1kりも大きければ、ステップS15)。こで、流 地入で奈酔323が高型Q1に設定される一方、流量Q 1が流量Q2kが3量Q1に設定される一方、流量Q で切り強えびルプ104が開始される。このため、混合 器20が切り換えびルプ104をかしてインジェクタ4 総に連動する。

【0039】さらに、ステップS18からステップS2 1に進み、インジェクタ48からメタノール水溶液が噴 霧され、 恋質器 2 6 内の恋別地原 3 8 には、 務券器 2 2 からの改質用燃料ガスに削記インジェクタ 4 5 からの改質用燃料ガスが削記されて供給される。これにより、 改質器 2 6 には、燃料電池 スタック 1 4 の負荷増加時に インジェクタ 4 8 を介して新化されたメタノール 小溶質 能、すなわた。近野用燃料ガスが削減されて、の心溶 燃料ガスが前配負荷増加に伴って迅速に増量される。こ の次め、負荷地時の応答性を向上させることができる 等、第 1 の実施別と 日韓の効果が得られる。

【0040】図8は、本発明の第3の実施形態に係る燃料改質装置110を組み込む燃料電池システム112の 概略構成説明型である、なお、第20実施形態に係る燃 料電池システム102と同一の構成要素には同一の参照 符号を付して、その詳細を影明は省略する。

【0041】この燃料改質装置110は、触媒燃焼器2 4に装巻されてこの触媒燃焼器24内に悪化された燃料 を直接供給する呪縛ノズル114を備える。収轉ノズル 114は、図9に示すように、触媒燃焼器24内のガス 流れ方由上流削燃紙に優好して装着されており、前配映 第ノ瓜上114が振移2116を介してメタノールク ンク16に接触されて308参照】

【0042】このように構成される燃料改質装置110の動作について、図10に示すフローチャートに基づいていて、図10に示すフローチャートに基づいていてに振取めい。翌日ナ2

て以下に期略的に説明する。 【0043】 熊智環池スタック14の負荷増加信号が入 力された後、ステップS31からステップS36に沿っ て第13よび第2の実施形態と同様の処理が行われる。 そして、ステップS35で、流量Q1が定量Q2より引 分といと判断されると、ステップS37に進んで到り カンパル7104が駆動される。次に、ステップS38で は、触媒態焼器24の燃炉地域の温度により助燃燃料流 量Q3が第出される。そして、噴霧ノスル114から舷 線燃燃器24内に燃料であるメタノールが噴霧される。 【0044】ここで、触媒燃焼器24内では、メタノー ルが噴霧により限性化されるため受熱面積が拡大し、さらに暗霧角度を広げることにより気熱面積が拡大し、さらに をいて、助燃燃料であるメタノールを調時に蒸発気化さ をって、助燃燃料であるメタノールを調時に蒸発気化さ をって、助燃燃料であるメタノールを調時に蒸発気化さ をって、助燃燃料であるメタノールを調時に蒸発気化さ

可能になるという効果が得られる。 [0045] 次いで、ステッアS39からステッアS4 2が、肌水、行われ、燃料電池ステック14の負荷増加 に対応した改質用燃料の増進が円滑かつ環実に添行され あ、なお、第3の実施制能では、収費器26にインジ クタ48を設けているが、このインジェクタ48を用い ずに、通常使用されているスタートアップルーナー等の 加速手段を用い作成化度に適応することもできる。

【0046】図11は、本発明の第4の実施形態に係る 燃料改質装置120を組み込む燃料電池システム122 の戦略構成説明型である。なお、第3の実施形態に係る 燃料電池システム112と同一の構成要楽には同一の参 照符号を付して、その詳細な説明は省略する。 【0047】この燃料改質装置120では、噴霧ノズル 124が触媒燃焼器24の近傍に配置されている他、第

るの実施形態に係る燃料改質装置110と同様に構成されている。 従って、独媒燃焼器24内に霧化されたメタノールを確実に供給することができ、第3の実施形態と同様の効果が得られることになる。

【0048】図12は、本発明の第5の実施形態に係る 燃料改質装置130を組み込む燃料電池システム132 の順略構成説明図である。なお、第2の実施形態に係る 総料電池システム102と同一の構成要素には同一の参 総料電池システム102と同一の構成要素には同一の参

熱料電池システム102と同一の構成要素には同一の参 照符号を付して、その詳細な説明は省略する。この燃料 変質装置130は、蒸発器22に装着されてこの蒸発器 22内に改質用燃料であるメタノール水溶液を直接供給 するインジェクタ134を備える。

【0049】このように構成される燃料改資装置130 では、燃料電池スタック14の負荷変動に対応して、イ ンジェクタ134を介し張丹部22に所望の量のメタノ ール水溶液を蓄積度に供給することができる。特に、イ ンシェクタ134によりメタノール水溶液が脱粒化され かっ角角度で噴きされるため、受熱面積およびた熱面積 が大きくなる。これにより、蒸発器22内で改質用燃料 を急速に蒸発条化させることが可能になり、燃料電池ス タック14の資産変動に対して入またメスよく、機能する タック14の資産変数に対して入またメスよく、外的する

ことができるという効果が得られる。

### [0050]

【発明の効果】本発明に係る燃料に受賞差置では、改賞室 に適適する燃焼室内で燃焼を行って、この燃料で改賞装置 の始動時に必質施送部に加温用燃放力スを電接供給する 始動用燃焼機構が、前部必質面外に等化された必賀用燃 料を供給可能や噴霧ノスルを備えている。このため、燃 料電池の負荷増量時に改質用燃料をガス状にして瞬時に 供給することができ、応答性が一等に向上するととも に、精球の開業が必知なれる。

[0051] また、本雰別に係る燃料の投資設置では、蒸 発器に蒸売用筋焼焼を供給する燃焼器に、この燃焼器の に審化された燃料を直接供給する噴霧・ズルル売けられ ている。従って、燃焼器内に微粒化された燃料を開時に 表売発化できるとができ、燃料不足をレスポンスよく 補うことができる。

【0052】さらにまた、蒸発器に装着されたインジェクタよりこの蒸発器内に改質用燃料が直接供給されるた

め、前記改質用燃料を急速に蒸発気化させて負荷変動に レスポンスよく対応することが可能になる。 【関面の簡単か説明】

【図1】本発明の実施形態に係る燃料改質装置を組み込 ☆機料電池システムの概略構成説明図である。

【図2】前記燃料改質装置の斜視説明図である。

【図3】前記燃料改質装置を構成する改質器の一部縦断 面説明図である。

【図4】前記燃料改質装置の動作を示すフローチャート である。

【図5】前記燃料改質装置の動作時における出力および 各部流量の説明図である。

【図6】本発明の第2の実施形態に係る燃料改質装置を 組み込む燃料電池システムの概略構成説明図である。 【図7】前記燃料改質装置の動作を示すフローチャート

【図7】前記燃料改質装置の動作を示すフローチャート である。 【図8】本発明の第3の実施形態に係る燃料改質装置を

組み込む燃料電池システムの概略構成説明図である。 【図9】前記燃料改質装置を構成する触媒燃焼器の一部 縦断面説明図である。

【図10】前記燃料改質装置の動作を示すフローチャートである。

【図1】 本界明の第4の実施形態に係る燃料や娯装置 を組み込む熱料電池システムの概率構成説明図である。 (図12] 本列明の第5の実施形態に係る燃料の資策を を組み込む燃料電池システムの概率構成説明図である。 [図13] 栄井技術に係る燃料改資装置を組み込む燃料 電池システムの概略構成説明図である。

【符号の説明】 10、110、120、130…燃料改質装置

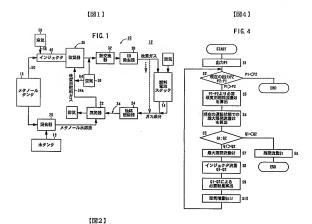
12、112、122、132…燃料電池システム 14…燃料電池スタック 16…メタノールタ

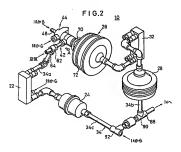
ンク 18…水タンク 20…混合器

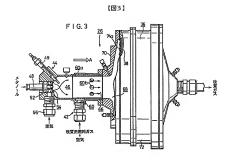
22…蒸発器 24…放媒燃烧器 26…改質器 28…CO除去器 38…改質胺媒層 42…供給機構

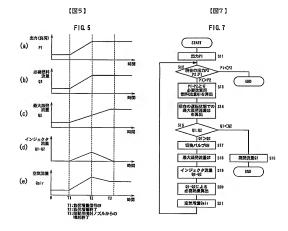
48、134…インジェクタ 104…切り換えバルブ 106…水溶液経路 114、124…暗

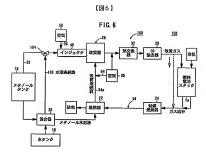
霧ノズル 116…燃料経路

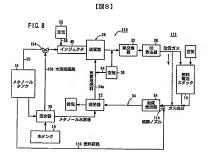


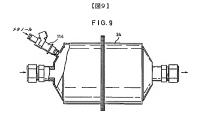


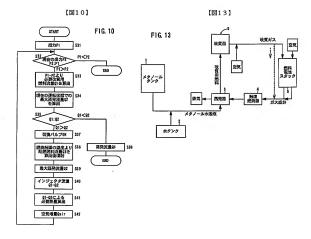




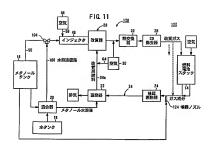




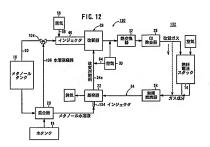




【図11】



【図12】



フロントページの続き

(72) 発明者 松田 和人 埼玉県和光市中央1-4-1 株式会社本 田技術研究所内 (72) 発明者 井関 英治 埼玉県和光市中央1-4-1 株式会社本 田枝術研究所内

Fターム(参考) 4G040 EA02 EA03 EA06 EB04 5H027 AA06 BA01 BA09 BA10 BA16 MM12